PAT-NO:

JP362106290A

DOCUMENT-IDENTIFIER: JP 62106290 A

TITLE:

LATERALLY LAMINATED TYPE HEAT EXCHANGER

PUBN-DATE:

May 16, 1987

INVENTOR-INFORMATION:

NAME

SAITO, HIDEFUMI

ASSIGNEE-INFORMATION:

NAME

COUNTRY

SHIMADZU CORP

N/A

APPL-NO:

JP60245691

APPL-DATE:

October 31, 1985

INT-CL (IPC): F28D009/00

US-CL-CURRENT: 165/166

ABSTRACT:

PURPOSE: To permit effective restriction of the invasion of heat in the direction of a flow path and reduce pressure loss by a method wherein heat insulating walls, consisting of a pair of outer plates and heat insulating sheets, laminated between the outer plates, are provided in parallel while a plurality of heat transfer members, crossing fluid paths between the heat insulating walls, are provided by pinching them intermittently between the heat insulating sheets.

CONSTITUTION: Five pieces of heat insulating wall 31∼34 are provided in parallel between the outer plates 1, 2 of stainless thin sheets and fluid flow paths 41, 42 for low pressure fluid are formed between the heat insulating walls 31, 32 and the heat insulating walls 32, 34 while the fluid paths 51, 52 for high pressure are provided between the heat insulating walls 32, 33 and the heat insulting walls 34, 35. Heat transfer members or a plurality of heat exchanging plates 6 are provided so as to cross respective fluid paths 41, 42, 51, 52. Ports 91, 92 for opening respective flow paths 41, 41 for low pressure to the outside of a heat exchanger are bored in a lateral row while crossing

5/1/06, EAST Version: 2.0.3.0

pipelines 11 for low pressure are annexedly provided at the arranging section of the ports 91, 92.

COPYRIGHT: (C)1987,JPO&Japio

19日本国特許庁(JP)

⑪特許出願公開

昭62-106290

⑫ 公 開 特 許 公 報 (A)

(s)Int_Cl_4 F 28 D 9/00 識別記号

庁内整理番号

❷公開 昭和62年(1987)5月16日

7710-3L

審査請求 未請求 発明の数 1 (全7頁)

図発明の名称

横積層形熱交換器

②特 願 昭60-245691

❷出 願 昭60(1985)10月31日

砂発 明 者 斎 藤

英文

京都市中京区西ノ京桑原町 1 番地 株式会社島津製作所三 条工場内

①出 願 人 株式会

株式会社島津製作所

京都市中京区河原町通二条下ルーノ船入町378番地

砂代 理 人 弁理士 赤澤 一博

明細管

1発明の名称

横枝滑形热交换器

2 特許請求の範囲

、対をなす外板間に、断熱シートを被紛してなる。 断熱壁を並設してこれら各断熱壁間にそれぞれ旋 体通路を形成するとともに、これら各旋体通路を 横断する複数の熱伝導部材を前記外板に特定の 間欠的に挟着させて配設し、前記外板に特定の 体を流すための液体通路に適適するポートを の が に 明口させるともに、この外板に前記各ポート に 選通する孔を有した横断管路を添設したことを 特徴とする横板層形熱交換器。

3 発明の詳細な説明

[産業上の利用分野]

本発明は、He液化製器等に好適に使用できる熱 交換器に関するものである。

【従来の技術】

クロードサイクルによるHe液化装置等のように 深ねを利用した機器においては、その装置的板の うち熱交換器の占める割合が大きい。そのため、 熱交換器を小形化しないと、装置全体をコンパクトにすることができないという問題があった。 しかしながら、 熱交換器を単に小さくするだけでは、 常温域から低温域への熱侵入が大きくなり 熱交換物率が低下するという不堪合を招く。 そのため、この種装置のコンパクト化は容易には実現し得なかった。

ところで、近年、第5 図に示すように高圧パス 用の通窓 a および低圧パス用の通窓 b を 有した枠 体状の断熱スペーサ c と、多数の通気孔 d を 有し た鋼板などによる熱交換エレメント e とを交互に 観形するタイプのいわゆる積層熱交換器が実用化 に向けて試作されており、これらの問題が解決さ れつつある。

[発明が解決しようとする問題点]

ところが、前述した縦方向への積層形(以下「 縦積層形」とよぶ)の熱交換器は、多数の通気孔 dを有した熱交換エレメント e を非常に多くの枚 数重ね合せなければならないため、加工制よび組 み立てに手聞がかかる。

しかも、各熱交換エレメント c と名断熱スペーサ c との接着面が厚さ方向に多数はみ上げられるため、上下から加熱する一般的な加熱方法では、接着にエポキシ樹脂プリブレグ等を用いる場合、その接着圧力と温度を制御することが難かしいという問題がある。

また、この無交換器は、前配熱交換エレメント e に設けた細径な通気孔 d を通過させて旋体同士 の無交換を行なわせなければならないため、遊路 に急拡大、急縮小が多数存在し、その圧力損失が 比較的大きなものになるという不具合もある。

このような不堪合を解剤するために、本発明者は、対をなす外板間に、断熱シートを検験してなる断熱空間にそれた名称熱空間にそれぞれ 滋体造路を形成するとともに、これら各液体造路を横断する複数の熱伝導部材を削記断熱シート間に (内) に (大) に (大) の (大) で (大) の (大)

比較的密に配款しさえすれば熱伝達面積を広くとることができる。しかも、流路に沿って連続しているのは断熱壁であり、熱伝導部材はその断熱壁に交叉するようにして間欠的に配置されているため、流路方向の熱侵人を有効に抑制することができる。

また、流路に沿った方向に部材を積燥しないの で、括胼厚さを小さくすることが可能となる。

さらに、ガス等の液体は、各流路を横断する熱 伝導部材の間に形成される隙間をぬうようにして 復れることになるので、解径な通気孔を進過させ る場合に比べて圧力損失を少なくすることができ る。

しかも、特定のガスを流過させるための各流体 通路は、ポートを介して共通の横断管路に逸通し ているので、配管をふり分けて各流体通路に各別 に接続する必要がなくなる。

【実施例】

以下、本発明の一実施例を第1図~第4図を参照して説明する。

液体通路と、低圧ガス用の旋体通路とをそれぞれ 複数本設けたような場合には、熱交換器の端部に おいて高圧配管と低圧配管とを交互にふり分けて 接続する必要が生じ、配管が複雑になるという問 額が生じる。

本発明は、以上のような問題点を簡単な構成により一挙に解析することを目的としている。

L問題点を解決するための手段]

本発明は、かかる目的を連成するために、対をなす外板間に、断熱シートを検問してなる断熱感を遊放してこれら各断熱楽閣にそれ変体を通路を形成するとともに、これら各流体過路を横断する複数の熱伝導部材を前記断熱シート間に欠けるといるのに、前記外板に特別してなるものに見まする孔を有した機断管路を発設してなるもものにしたことを特徴とする。

1作用1

このような構成のものであれば、熱伝導部材を

第1回は、この熱交換器の外観を示しており、第2回は、その本体部分の内部を一部破断して表示している。これらの図面に示されるように、この熱交換器は、ステンレス部板製の外板1、2回に5本の断熱壁31~35を平行に並設し、前記断熱壁31と32との間および断熱壁31と31との間にそれぞれ低圧用の液体通路41、42を形成するとともに、前記断熱壁32と31との間および断熱壁34と35との間にそれぞれ低圧用の液体通路41、42を設けている。そして、熱伝導部材たる複数枚の熱交換プレート6を前記各流体通路41、42、51、52に横断させて設けている。

詳述すれば、前記為交換プレート 6 は、短冊状の網の移板であり、例えば、0.05~0.1mm 程度の厚さのものを用いる。一方、前記断熱壁 3 : ~3 なは、例えば、厚さ0.3 ~0.5mm 程度のエポキシ樹脂プリプレグ製の断熱シート 7 を複数枚積層したもので、これら断熱シート 7 間に前記熱交換プレート 6 の一部を挟着させている。すなわち、

お断熱壁3;~35 を形成すべき部位に断熱シー トフを敷き、その上に複数枚の熱交換プレート 6 を断熱シート7の長手方向に矫定の間隔をあけて 間欠的に配列させる。しかる後、前記各断熱シー トフ上に2枚目の断熱シートフを崩記熱交換プ レート6を介して重合させ、その上に複数枚の熱 交換プレート 6 を先に配設した 熱交換プレート 6 に対して千島配置となるように間欠的に配列させ る。次いで、前記各断熱シート7上に3枚目の断 热シートフを前記熱交換プレート6を介して低合 させ、その上に複数枚の熱交換プレート6を先に 配設した熱交換プレート 6 に対して千島配置とな るように間欠的に配列させる。以上の操作を複数 回綴り返して必要枚数の断熱シート7および熱交 換プレート6を積層する。そして、その積層体を 上下から外板1、2を介してプレス等により加圧 するとともに熱を加え、その状態を一定時間保持 して前記断熱シートフを接着硬化させることに よって熱交換器の本体部分を得る。なお、前記版 熱シートフを構成するプリプレグは、ガラス繊維

の横断管路 1 1 は、前記外板 1 の両方の絡部近傍部分に設けられており、前記各低圧用の液体液路 4 1 、 4 2 の 両端部分においては、ガスの流れを円滑にするために崩記熱交換プレート 6 が省略されている。

等の強化繊維にエポキシ樹脂を含扱させたもので、粘層時には前記エポキシ樹脂は完全に硬化していない状態を呈している。

また、前記両外板1、2の端部間には、封止艦 8 を介設し、各流体通路 41 、 42 、 51 、 52 の両端を気密に封止している。そして、一方の外 板1の端部近傍部分に、第3回および第4回に示 すように、各低圧用の流体通路 41、42を外部 に謂口させるポート9:、92を横一列に穿設す るとともに、このポート91、92の配列部に低 圧用の横断性路11を経設している。この横断管 路11は、角柱状の棒材の軸心器にガス流路12 を形成してなる中空体状のもので、前記外板1の 外面に貼着されている。しかして、この機断管路 11の前記各ポート91、92に対応する部位に は、これられポート91、97と前記ガス旅路1 2とを再通させる推通孔131、132が設けて ある。そして、この横断管路11の先端11aは 気密に封止されており、基端116に低圧ガス用 の配作14が接続されている。なお、この低圧用

路16は、前記外板2の両方の幅部近停部分に設けられており、前記各高圧用の液体通路51、52の両幅部分においては、ガスの流れを円滑にするために崩記熱交換プレート6が省略されている。

このような構成のものであれば、低圧用の後体 通路 4 1 、 4 2 を 旋れる低圧ガス L と、 高圧用の 液体 通路 5 1 、 5 2 を 逆向きに 変れる 高圧ガス H とが、 前記熱 交換 プレート 6 を介して 熱交換を行 なうことに なる。 この 場合、 この 熱交 しレート 6 および 断熱 シート 7 の 厚み を 前記 4 1 、 4 2 次 な すよび 断熱 シート 7 の 厚み を 前記 4 1 、 4 2 次 な すよび 断熱 シート 7 の 厚み を 前記 2 4 1、 2 2 次 な すよび 断熱 シート 7 の 厚み を 前記 3 4 1、 4 2 次 な な 1、 5 2 を 流れる ガス H、 L と 前記 スイン ピット レート 6 と の 熱伝 達面 は い わ ゆる ファイン 虚と か の で、 この タイプ の も の と 回程 度 の 熱伝 達 性 能 が 期待で きる。

しか も、このものは流体道路 4 t 、 4 z 、 5 t 、 5 z に沿って連続しているのは断熱態 3 t ~ 3 x と、熱伝導率の低いステンレススチー ル製の外板 1、 2 のみであり、熱伝達プレート 6 はその断熱壁 3 1 ~ 3 5 に交叉するようにして間 欠的に配置されている。 そのため、 液体通路 4 1 、 4 2 、 5 1 、 5 2 に沿った方向の熱侵入を 有効に抑制することができる。

また、この無交換器は、液体油路41、42、51、52に沿った方向に儲材を被贈しないので、機関でを小さくすることが可能である。そのため、被問した断熱シート7回志および協合のかっト7と無交換プレート6とを接着する場合ののかあが容易となる。すなわち、このようなものであれば、各部を均一に加熱し加圧することが可能であり、ガス漏れのない高性能を無交換器を比較的簡単に製造することができる。

さらに、前記各高圧ガス日および低圧ガスしは、各流体連路41、42、51、52 に千鳥状に横断配置された魚交換プレート B 間をぬうようにして流れることになるので、顔径な通気孔を通

52 を強して各流体通路51、52の始端に分配供給される。そして、これら各流体通路51、52内を流れその終端に適した高圧ガス日は、各ポート151、152的よび進通孔181、182を通して出口側の横断管路16内に集められる。そのため、前記各横断管路11に低圧ガス用の配管14を接続するとともに、前記各横断管路16に高圧ガス用の配管19を接続するだけでよい。したがって、各流体道路41、42、51、52の周端にそれぞれ分岐配管をそれぞれ接続する場合に比べて配管構造を大幅に簡略化することができる。

なお、 熱交換部材は、前記のような真直な平板 状のものに限らず、 例えば、 断熱シートに快持さ れていない部分、 つまり、 造体強路に減量してい る部分を被状に返形してもよい。 あるいは、 熱交 換部材としてワイヤ状のものを 使用してもよい。

また、商記実施例では、横断管路を外板に貼着 した場合について説明したが、 水発明は必ずしも 過させる場合に比べて圧力損失を少なくすること ができる。

その上、低圧ガスLを流通させるための各流体 通路 41、 42 は、ポート 91、 92 を介して共 通の横断管路 1 1 に進通しており、また、高圧ガ ス H を流通させるための各流体通路 51、 57 は、ポート 1 51、 1 52 を介して共通の横断管 路 1 6 に進通しているので、配管をふり分けて各 液体通路に各別に接続する必要はない。

すなわち、このようなものであれば、入口側の低圧用機断管路11のガス旋路12に導入された低圧ガスしは、各連通孔131、137 およびポート91、97 を通して各旋体通路41、42の始端に分配供給される。そして、これら各旋体通路41、47内を旋れてその終端に達した低圧ガスしは、各ポート91、92 および速通孔131、132を通して出口側の機断管路11内に集められる。同様に、入口側の高圧用機断管路1

このようなものに限られないのは勿論であり、例えば、横断管路をガスケットを介して外板に、経接させ、ボルト等の止着具により固定するようにしてもよい。

さらに、前記実施例では、低圧用の機断管路と 高圧用の機断管路とをそれぞれ異なった外板に経 設した場合について説明したが、例えば、同じ外 板に、異種の機断管路を並設してもよい。

[発明の効果]

本発明は、以上のような構成であるから、熱交換効率が高く、 旋路に沿う方向の熱侵入を有効に抑制することが可能である上に、圧力損失が少なく、 しかも、 製作が容易であるとともに配管の複雑さを確実に解消して組付作薬の値略化をも図ることができる機構形態交換器を提供できるものである。

4 園面の簡単な説明

第1 関~第4 図は木焼明の一実施例を示し、第1 図は外観を示す針視図、第2 図は熱交換器の内部を示す一部切欠した斜視図、第3 図は横断管路

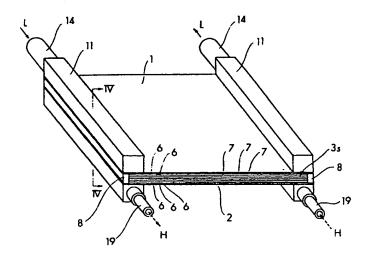
特開昭62-106290(5)

の総設部分を破断して示す斜視図、第4図は第1 図におけるIV - IV線に沿う機略断面図である。第 5 図は従来例を示す斜視図である。

- 1、2 · · · 外板
- 31~35 · · · 断热壁
- 41、42、51、52 * * * 液体通路
- 6・・・熱伝導部材(熱交換プレート)
- 7・・・断熱シート
- 91 . 97 * * * # 1
- 11・・・機断行路
- 131、132 · · · 選通孔
- 15; . 15; • #- }
- 16 • 横断管路
- 181、182 • 建通孔

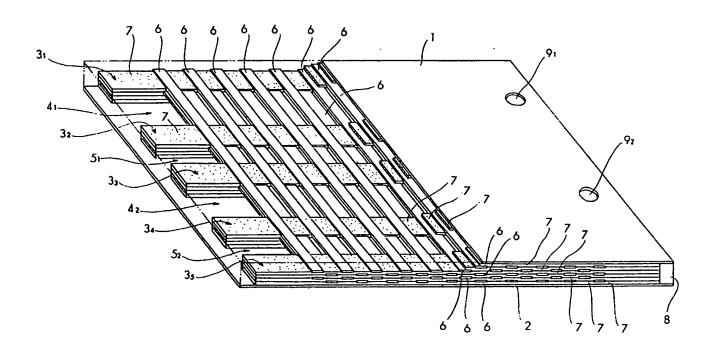
代理人 并理士 崇禪一修

第1図

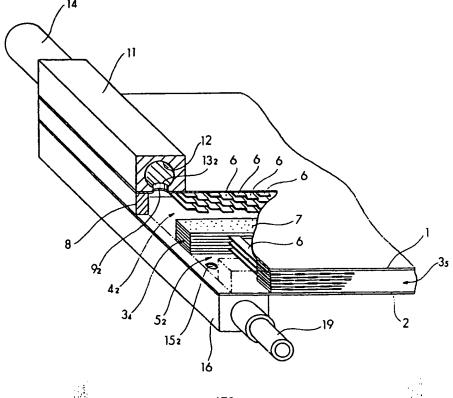


- 1.2;外板
 - 外板 二
- 3,~3,; 断熱壁 4,.42.5,.52; 流体通路
- 6 热交换型一
- マ 、断熱シート
- 9.92; #-+
- 11;横断管路
- 13.13;建通孔
- 15,.152;ポート
- 16;横断管路
- 18. .182; 建通孔

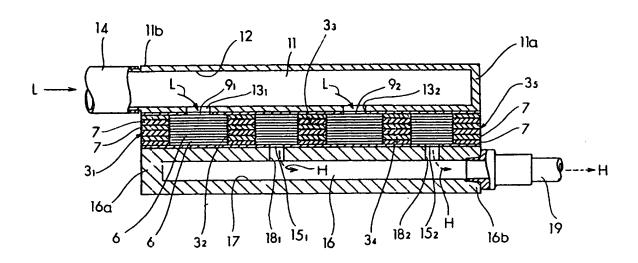
The second secon



第 3 図



第 4 図



第 5 図

